



(19)

Europäisches Patentamt

European Patent Office

Office européen des brevets



(11)

EP 0 754 650 A1

(12)

## EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

(43) Veröffentlichungstag:  
22.01.1997 Patentblatt 1997/04

(51) Int. Cl. 6: C01B 33/193

(21) Anmeldenummer: 96108381.3

(22) Anmeldetag: 25.05.1996

(84) Benannte Vertragsstaaten:  
AT DE ES FR GB IT LU NL

• Esch, Heinz  
53117 Bonn (DE)  
• Kuhlmann, Robert  
50374 Erftstadt (DE)  
• Türk, Günter, Dr.  
63457 Hanau (DE)  
• Meier, Karl  
53347 Alfter (DE)  
• Meon, Walter, Dr.  
63571 Gelnhausen 2 (DE)

(30) Priorität: 20.07.1995 DE 19526476

(71) Anmelder: DEGUSSA AG  
60311 Frankfurt (DE)

(72) Erfinder:

• Rausch, Ralf, Dr.  
52372 Kreuzau (DE)

### (54) Fällungskieselsäure

(57) Fällungskieselsäure mit einem Gehalt an Natriumsulfat von 4 bis 18 Gew.-%, insbesondere mit den physikalisch-chemischen Kenndaten:

Natriumsulfatgehalt:	4 - 14 Gew.-%
BET-Oberfläche (DIN 66131):	100 - 190 m <sup>2</sup> /g
DBP-Absorption (wasserfrei) (DIN 53601, ASTM D 2414):	208 - 250 g/100 g
Trocknungsverlust (DIN ISO 787/II):	3,0 - 6,5 Gew.-%
Siebrückstand mit ALPINE-Luftstrahlsieb:	> 63 µm ≤ 10,0 Gew.-% > 150 µm ≤ 0,1 Gew.-% > 250 µm ≤ 0,01 Gew.-%

Sie wird hergestellt, indem man in einem Fällbehälter unter Rühren heißes Wasser vorlegt, Wasserglas hinzugibt, danach aufheizt und die Temperatur während der gesamten weiteren Fälldauer beibehält. Dabei gibt man Wasserglas und Schwefelsäure gleichzeitig hinzu. Danach wird die Fällungskieselsäure aus der Suspension abgetrennt und der natriumsulfathaltige Filterkuchen in einem Sprühtrockner getrocknet und vermahlen. Die Fällungskieselsäure kann bei der Herstellung von Batterieseparatoren eingesetzt werden.

EP 0 754 650 A1

BEST AVAILABLE COPY

**Beschreibung**

Die Erfindung betrifft eine Fällungskieselsäure, das Verfahren zu ihrer Herstellung und ihre Verwendung in Batterieseparatoren.

5 Es ist bekannt, Fällungskieselsäuren für die Herstellung von mikroporösen Polyethylen-Batterieseparatoren zu verwenden (US-PS 3,351,495, US-PS 4,024,323, US-PS 4,681,750). Diesen Kieselsäuren ist gemeinsam, daß das bei der Fällungsreaktion entstehende Salz während des Filterrens bis auf einen Gehalt von < 2,5 Gew.% durch Waschen mit Wasser aus dem Filterkuchen entfernt wird. Der Gehalt von  $\leq$  2,5 Gew.% Salz bezieht sich auf den in der getrockneten Kieselsäure ermittelten Salzgehalt. Im Filterkuchen entspricht dies einem Salzgehalt von 0,625 % (siehe zum Beispiel US-PS 4,681,750, Spalte 8, Beispiel 1, Zeilen 20 - 23 und Tabelle 1, Beispiele 1 - 3).

10 Gegenstand der Erfindung ist eine Fällungskieselsäure, die einen Gehalt an Natriumsulfat von 4 bis 18 Gew.-% aufweist. Insbesondere kann die Fällungskieselsäure durch die folgenden physikalisch-chemischen Kenndaten gekennzeichnet sein:

15

Natriumsulfatgehalt:	4 - 18, insbesondere 4 - 14 Gew.% 100 - 190 m <sup>2</sup> /g 208 - 250 g/100 g 3,0 - 6,5 Gew.% > 63 $\mu$ m $\leq$ 10,0 Gew.% > 150 $\mu$ m $\leq$ 0,1 Gew.% > 250 $\mu$ m $\leq$ 0,01 Gew.%
----------------------	--

20

Ein weiterer Gegenstand der Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung der Fällungskieselsäure mit einem Gehalt an Natriumsulfat von 4 bis 18 Gew.-%, insbesondere mit den physikalisch-chemischen Kenndaten:

25

Natriumsulfatgehalt:	4 - 18, insbesondere 4 - 14 Gew.% 100 - 190 m <sup>2</sup> /g 208 - 250 g/100 g 3,0 - 6,5 Gew.% > 63 $\mu$ m $\leq$ 10,0 Gew.% > 150 $\mu$ m $\leq$ 0,1 Gew.% > 250 $\mu$ m $\leq$ 0,01 Gew.%
----------------------	--

30

welches dadurch gekennzeichnet ist, daß man in einem Fällbehälter unter Röhren heißes Wasser vorlegt, Wasserglas mit einem Modul  $\text{SiO}_2$  :  $\text{Na}_2\text{O} = 3,22 \pm 0,05$  ( $\text{SiO}_2 = 27,73 \pm 0,70$  Gew.-%;  $\text{Na}_2\text{O} = 8,9 \pm 0,20$  Gew.-%; Dichte 1,362  $\pm$  0,025 g/ml) solange hinzugibt, bis eine Alkalizahl von  $7 \pm 1$  (die Alkalizahl ist der Verbrauch an 1-n HCl in Milliliter, der erreicht ist, danach auf eine Temperatur von 90 bis 93 °C aufheizt, diese Temperatur während der gesamten weiteren Fälldauer, während der man weiteres Wasserglas derselben Zusammensetzung und Schwefelsäure gleichzeitig an zwei voneinander getrennten Stellen derart hinzugibt, daß eine Alkalizahl von  $7 \pm 1$  eingehalten wird, beibehält, danach die Fällungskieselsäuresuspension mit Schwefelsäure bis zu einem pH-Wert von 3,0 - 4,0 ansäuert, die Fällungskieselsäuresuspension, die einen Feststoffgehalt von 72 bis 88 g/l aufweist, mittels einer Filterpresse abtrennt, den erhaltenen ungewaschenen, natriumsulfathaltigen Fällungskieselsäurefilterkuchen mittels Wasser und mechanischer Scherkräfte verflüssigt, mittels eines Sprühtrockners mit Zentrifugalzerstäuber bei einer Drehzahl von 8.500 - 10.000 Umdrehungen pro Minute trocknet und mittels einer Pendelmühle vermahlt.

Als Schwefelsäure kann man eine konzentrierte Schwefelsäure mit einer Konzentration von 90 bis 98 Gew.-%, vor-

zugsweise 93 bis 95 Gew.%, einsetzen.

Während der Fällung kann man bei gleichzeitiger Dosierung der Wasserglaslösung und der Schwefelsäure eine Zulaufgeschwindigkeit von 9.800 bis 11.700 kg/h für die Wasserglaslösung und 1.300 bis 1.600 kg/h für die Schwefelsäure einhalten.

5 In einer Ausführungsform der Erfindung kann man nach 90-minütiger Fälldauer bei 90-93 °C die Zufuhr von Wasserglaslösung stoppen und die Zugabe von Schwefelsäure fortsetzen, bis ein pH-Wert von 8,5 erreicht wird. Danach kann auch die Schwefelsäurezugabe gestoppt und die Kieselsäuredispersion bei 90-93 °C 30 Minuten lang gealtert werden. Nach dieser Alterungsphase kann die Schwefelsäurezufuhr wieder aufgenommen und auf pH = 3,0 - 4,0 angesäuert werden.

10 In einer Ausführungsform der Erfindung kann ein Spinflashtrockner anstelle des Sprühtrockners eingesetzt werden, wobei der ungewaschene Filterkuchen einen Feststoffgehalt von 29 - 37 Gew.% aufweisen und man gegebenenfalls auf eine Vermahlung verzichten kann.

In einer weiteren Ausführungsform der Erfindung kann man anstelle der Pendelmühle eine Querstrommühle zur Vermahlung der Kieselsäure einsetzen.

15 Ein weiterer Gegenstand der Erfindung ist die Verwendung einer Fällungskieselsäure mit einem Gehalt an Natriumsulfat von 4 bis 14 Gew.-%, insbesondere mit folgenden physikalisch-chemischen Kenndaten:

20	Natriumsulfatgehalt:	4 - 18, insbesondere 4 - 14 Gew.%
	BET-Oberfläche (DIN 66131):	100 - 190 m <sup>2</sup> /g
	DBP-Absorption (wasserfrei) (DIN 53601, ASTM D 2414):	208 - 250 g/100 g
25	Trocknungsverlust (2 h/105 °C) (DIN ISO 787/II, ASTM D 280, JIS K 5101/21):	3,0 - 6,5 Gew.%
	Siebrückstand mit ALPINE-Luftstrahlsieb:	> 63 µm ≤ 10,0 Gew.% > 150 µm ≤ 0,1 Gew.% > 250 µm ≤ 0,01 Gew.%
30		

in Batterieseparatoren, insbesondere in PolyäthylenKieselsäure-Batterieseparatoren für Blei-Säure-Batterien.

Die erfindungsgemäßen Fällungskieselsäuren können in Batterieseparatoren (mikroporösen Trennelementen) für Blei-Säure-Batterien in einer Konzentration von 50 - 75 Gew.% verwendet werden.

35 Die erfindungsgemäßen Fällungskieselsäuren werden bei der Herstellung von mikroporösen Trennelementen für Batterien durch intensives Vermischen von Polyethylen mit hohem Molekulargewicht, Fällungskieselsäure, Prozeßflüssigkeit und Stabilisatoren, Weiterverarbeitung der Pulvermischung durch Extrusion zu einer Folie mit einer Folienstärke von 0,2 bis 0,5 mm und durch Extraktion der Prozeßflüssigkeit zum Einsatz gebracht.

40 Die Herstellung von Batterieseparatorenfolien unter Verwendung der erfindungsgemäßen natriumsulfathaltigen, sprühgetrockneten Kieselsäuren kann nach bekannten Methoden wie zum Beispiel gemäß US-PS 3,351,495, US-PS 4,237,083 oder DE-AS 14 96 123 erfolgen.

Ein weiterer Gegenstand der Erfindung ist ein Batterieseparator, der die erfindungsgemäße Fällungskieselsäure enthält. In einer Ausführungsform der Erfindung betrifft der Gegenstand der Erfindung einen Batterieseparator für Blei-Säure-Batterien, der aus Polyethylen besteht und eine erfindungsgemäße Fällungskieselsäure enthält.

45 Die erfindungsgemäßen Fällungskieselsäuren mit einem hohen Salzgehalt von 4 - 18 Gew.%, insbesondere 4 bis 14 Gew.-% (bezogen auf die bei 105 °C über 2 Stunden getrocknete Substanz) sind deutlich wirtschaftlicher herstellbar als die bisher zugänglichen Fällungskieselsäuren. So werden die variablen Kosten der Rohstoffe, Wasser und Energie um linear 7 - 12 Gew.% gesenkt; das sind ca. 5 % der Gesamtherstellungskosten. Des weiteren lassen sich ebenfalls die fixen Herstellkosten bei der Filtration erheblich senken, da die Waschzeiten entfallen bzw. reduziert sind. Auch entfallen die Waschwasserkosten insgesamt oder teilweise. Im Bereich der Trocknung lassen sich bis zu 40 % der Energiekosten einsparen. Der erhöhte Salzgehalt erhöht den Durchsatz bei der Vermahlung der Kieselsäure. Das höhere Schütt- bzw. Stampfge wicht führt zur Absenkung von Pack- und Frachtkosten.

50 Neben diesen erheblichen ökonomischen Vorteilen wird auch die Salzfracht im Abwasser spürbar verringert: Während bei einem Restsalzgehalt von 1,5 Gew.% insgesamt 97 % der bei der Kieselsäureherstellung anfallenden Salzmenge in das Abwasser gelangen, werden bei einem Restsalzgehalt von ca. 10 Gew.-% nur noch 84 % der erzeugten Salzmenge über das Abwasser aus dem Prozeß ausgeschleust; das ist insgesamt eine Entlastung um 13 - 14 % der insgesamt erzeugten Salzmenge..

Werden die erfindungsgemäßen Fällungskieselsäuren in Standardrezepturen zu Polyäthylen-SiO<sub>2</sub>-Batterieseparatoren verarbeitet, so zeigen diese ein sehr stabiles Verarbeitungsverhalten in Bezug auf Massendruck und Torque-

werte. Während salzarme (1 - 2 %) sprühgetrocknete Kieselsäuren sich als nicht oder sehr schwierig verarbeitbar erweisen, zeigen die erfindungsgemäßen Kieselsäuren in diesem Punkt überhaupt keine Defizite. Der hohe Salzgehalt verhindert eine zu hohe Viskosität der Polymer-Kieselsäure-Schmelze und damit einen zu hohen Schmelzendruckaufbau im Extruder, der wiederum zu einem zu hohen Drehmoment (Torque) führt.

5 Völlig überraschend zeigt sich, daß die mittels der erfindungsgemäßen Kieselsäuren gefertigten PE-SiO<sub>2</sub>-Separatoren nach zweiwöchiger Lagerung in Batteriesäure nur noch 66 % des elektrischen Widerstandes solcher Separatoren aufweisen, die Kieselsäuren mit nur 1 - 2 % Salzgehalt aufweisen, und dies trotz geringeren SiO<sub>2</sub>-Gehaltes der erfindungsgemäßen Kieselsäuren, der einen Anstieg des elektrischen Widerstandes hätte erwarten lassen.

10 *Beispiele*

Die folgenden Rohstoffe

9,8 - 10,9 Gew.% ultrahochmolekulares Polyäthylen

15 0,1 - 0,2 Gew.% Rußmasterbatch

0,1 - 0,3 Gew.% Stabilisator

28,5 - 29,3 Gew.% Fällungskieselsäure

60,3 - 60,6 Gew.% Mineralöl

20 werden durch intensives Vermischen in einem Schnellmischer in eine pulverförmige Mischung überführt. Die Weiterverarbeitung der Mischung erfolgt auf einem Zweischnckenextruder bei Temperaturen zwischen 175 und 190 °C. Die Formgebung der Separatorenfolie erfolgt mit einer Breitschlitzdüse und einem nachgeschalteten Kalander. Die Folienstärke liegt bei 0,2 bis 0,25 mm.

25 An den Vorgang der Extrusion und Kalandrierung schließt sich eine Extraktion an. Dazu wird das Mineralöl durch Extraktion mit n-Hexan weitgehend entfernt. Anschließend wird das von der Separatorenfolie aufgesaugte n-Hexan durch Trocknung bei Raumtemperatur entfernt.

Als Fällungskieselsäure werden die Kieselsäuren mit Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>-Gehalten < 2,5 Gew.% in ihrer sprühgetrockneten und spinflashgetrockneten Form und die entsprechenden erfindungsgemäßen Kieselsäuren mit Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>-Gehalten im Bereich von 4 - 18 Gew.% geprüft. Somit stehen folgende Kieselsäuren mit niedrigen Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>- solchen mit erhöhtem 30 Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>-Gehalt gegenüber:

Niedriger Na <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> -Gehalt:	Hoher Na <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> -Gehalt:	
Beispiel 1 (A)	Beispiel 4	Sprühgetrocknete Kieselsäuren
Beispiel 2 (B)	Beispiel 5	
Beispiel 3 (C)	Beispiel 6	
Beispiel 7 (D)	Beispiel 10	Spinflashgetrocknete Kieselsäuren
Beispiel 8 (E)	Beispiel 11	
Beispiel 9 (F)	Beispiel 12	

45

Beurteilt wird die Saugfähigkeit der Kieselsäure und die Rieselfähigkeit der Mischung bei der Herstellung der Mischung. Beim Dosieren und bei der Extrusion der Mischung wird das Drehmoment an der Extruderwelle (torque) und der Schmelzendruck vor der Düse beurteilt.

50 Die Drehmomentmessung beruht auf der Stromaufnahme des Antriebsmotors und wird in Prozent der maximal zulässigen Stromaufnahme angegeben.

Der Schmelzendruck in bar wird mit einer Druckmeßdose, deren Fühler vor der Zylinderwand in die Schmelze ein-taucht, gemessen. Die Meßstelle befindet sich dabei zwischen Schneckenende und Düsenanfang.

Die erhaltenen Separatorenfolien werden wie folgt geprüft:

55

**Bestimmung des elektrischen Durchgangswiderstandes**

Der Durchgangswiderstand der Separatorenfolie wird als Flächenwiderstand, bezogen auf die Foliendicke, ermittelt, wobei eine Folienprobe in einem Säurebad auf den elektrischen Widerstand untersucht wird. Einheit: mOhm x

in<sup>2</sup>/mil.

**Geräte**

5 - Battery-Tester Model 9100-2 Low Resistance Test System Hersteller: Palco Instrument Labaratories U.S.A.  
 - Wasserbad / temperierbar.

An den vorbereiteten Proben werden die Foliendicken ermittelt. Genauigkeit  $\pm 0.01$  mm. Die Proben werden in Batteriesäure gelagert. Nach der 20 minütigen Lagerung in Batteriesäure werden die Proben einzeln in die vorgesehene Vorrichtung des Batterie-Testers eingeführt. Der Meßvorgang wird wie in der Bedienungsanleitung des Batterie-Testers vermerkt, gestartet und die jeweiligen Meßdaten werden festgehalten. Mit den ermittelten Werten wird ein arithmetischer Mittelwert gebildet. Die gemessenen Proben werden erneut in Batteriesäure gelagert. Nach der 24 stündigen Lagerung in Batteriesäure werden die Proben einzeln in die entsprechende Vorrichtung des Batterie-Testers eingeführt. Der Meßvorgang wird wie in der Bedienungsanleitung des Batterie-Testers vermerkt, gestartet und die jeweiligen Meßdaten werden festgehalten. Mit den ermittelten Werten wird ein arithmetischer Mittelwert gebildet.

**Bestimmung der Zugfestigkeit und Bruchdehnung**

20 Die Zugfestigkeit und die Bruchdehnung der Separatorenfolie werden ermittelt, indem man eine Folienprobe bis zum Reißen dehnt. Dabei wird die Dehngeschwindigkeit konstant gehalten. Die Dehnung und die aufgewendete Dehnkraft werden gemessen.

**Geräte:**

25 - Universalprüfmaschine Typ TZM 771 20kN  
 Hersteller: Otto Wolpert Werke GmbH

- Zubehör: Pneumatikspannkopf für dünne Folien.  
 Hersteller: Otto Wolpert Werke GmbH

- Zubehör: Kraftaufnehmer 500 N  
 Hersteller: Otto Wolpert Werke GmbH

35 - Folien-Rollenschneidmaschine

Aus den Proben werden je 4 Streifen (quer zur Extrusionsrichtung CMD) auf das Maß 100 (CMD) x 25 (MD) mm geschnitten. Die Foliendicke der Streifen wird ermittelt, Genauigkeit  $\pm 0.01$  mm. Die Universalprüfmaschine wird entsprechend der Bedienungsanleitung eingerichtet. Der einzelne Prüfstreifen wird in die Pneumatikspannköpfe der Universalprüfmaschine eingespannt, so daß ein Abstand zwischen den Spannköpfen von 50 mm gegeben ist. Die Einspanntiefe der Streifen beträgt je Spannkopf 25 mm. Der Kraftaufnehmer wird entsprechend der Bedienungsanleitung auf Null abgeglichen. Messbereich 0-50 N. Die Abzugsgeschwindigkeit beträgt 500 mm/min. Der Messvorgang wird gestartet. Aus den ermittelten Werten wird ein arithmetischer Mittelwert gebildet.

45 **Messauswertung:**

"Zugfestigkeit": Kraftaufnahme in N / Fläche in mm<sup>2</sup> (Prüfstreifenbreite x Prüfstreifendicke) = Zugfestigkeit in N/mm<sup>2</sup>

50 "Bruchdehnung": Gesamte Länge der Probe nach dem Reißen, bezogen auf die Anfangslänge zwischen den Einspannvorrichtungen multipliziert mit 100%, ergibt die Bruchdehnung.

**Durchdrückfestigkeit der extrudierten Folie (Puncture Text)**

55 Die punktuelle Festigkeit der Separatorenfolie wird ermittelt, indem man einen zylindrischen Stift mit halbkugelförmiger Spitze durch eine Probe drückt. Die dabei auftretende maximale Kraft ist ein Maß für die Durchdrückfestigkeit.

## Geräte:

- Prüfstand für Zug und Druckmessungen mit digitaler Steuerung, Modell TCD-200 Hersteller: Fa. Chatillon Force Measurement Division Greensboro USA
- Zug und Druckmeßgerät DFI-10 Meßbereich 0-50 N Skalenteilung 0.05 N Hersteller: Fa. Chatillon Force Measurement Division Greensboro USA
- Drückstift aus Rundstahl
- Auflagepodest aus Stahl
- Lochmaske aus Stahlblech

Die vorbereitete Probe (Probengröße: 150 x 180 mm) wird auf das Auflagepodest gelegt und mit der Lochmaske fixiert. Die Meßeinrichtung wird aktiviert. Jede Probe (min 3 Stück) wird 5 mal geprüft. Nach Beendigung jedes einzelnen Meßvorganges ist an der Anzeige des Druckmessgerätes die Durchdrückkraft in "N" abzulesen und zu notieren. Mit den ermittelten Werten wird ein arithmetischer Mittelwert gebildet.

**20 Schrumpfmessung von extrudierten Folien**

Die Längen- und Breitenänderung der Separatorenfolie (Schrumpf) werden ermittelt, indem man die während des Herstellprozesses der Folien, vor allem während der Ölextraktion, auftretende Dimensionsänderungen nachstellt und quantifiziert.

## Geräte:

- Stahlmaßstab mit 0.5 mm Skalierung
- Lichtkasten mit Milchglasscheibe Maße 600 x 350 x 250 mm
- Fotoschale für Wasserbad ca. 5 l

Die Probe wird vermessen, (längs zur Extrusionsrichtung (MD) und quer zur Extrusionsrichtung (CMD)).

Messung 1: Genauigkeit:  $\pm 0.25$  mm. Die Proben werden extrahiert (wie in Verfahrensanweisung Ölextraktion). Die extrahierten ölreduzierten Proben werden vermessen (längs zur Extrusionsrichtung (MD) und quer zur Extrusionsrichtung (CMD)).

Messung 2: Genauigkeit:  $\pm 0.25$  mm. Die gemäß Messung 1 gestellten und behandelten Proben werden anschließend 60 Minuten in entsalztes Wasser getaut. Nach der 60 min. Wasserlagerung werden die Proben entnommen und mittels eines Zellstofftuches abgetupft. Anschließend lagern die Proben 8 Stunden bei Raumtemperatur. Die Proben werden vermessen (längs zur Extrusionsrichtung (MD) und quer zur Extrusionsrichtung (CMD)).

Messung 3: Genauigkeit:  $\pm 0.25$  mm

**Messauswertung**

"Extraktionsschumpf":  $\text{Messung 2} / \text{Messung 1} \times 100 - 100 = X \text{ in \%}$

"Wasserschumpf":  $\text{Messung 3} / \text{Messung 2} \times 100 - 100 = X \text{ in \%}$

**Ölextraktion der extrudierten Folie**

Durch die Extraktion von Batterieseparatoren-Folien (Blacksheet) wird das Öl in ein Lösungsmittel überführt. Diese ölreduzierte Folie entspricht dem Endprodukt des Separatorherstellprozesses (Grey sheet). Bei der Ölextraktion soll ein möglichst gleichbleibender Restölgehalt von 12 - 14 % in der Folie verbleiben. Dazu werden Folienabschnitte (mindestens 10) auf ein bestimmtes Maß mittels Papierhebelschere zurechtgeschnitten.

Maße: MD = 180 mm MD = Maschinen-Laufrichtung

CMD = 150 mm

CMD = quer zur Maschinen-Laufrichtung

Die Extraktion des Öls aus der Folie, wobei n-Hexan als Extraktionsmittel verwendet wird, erfolgt dreistufig in drei 10-Liter-Edelstahlbehältern:

5 Alle Proben (Blacksheet) wiegen. Genauigkeit:  $\pm 0.01$  gr. Die Proben einzeln in das Lösungsmittelbad legen. Verweilzeit im Lösungsmittelbad

a) 5-10 mil\* Folien: je 1 mal 2 Min pro Lösungsmittelbad.  
 b) 22 mil\* Folien: je 1 mal 5 Min pro Lösungsmittelbad. \* 1 mil = 0,0254 mm

10 Folien 15 Minuten bei laufender Lüftung im Abzug abtrocknen lassen.  
 Alle Proben (Greysheet) wiegen. Genauigkeit:  $\pm 0.01$  gr.

#### Beispiel 1 (Vergleichsbeispiel): Kieselsäure A

15 In einem 75 m<sup>3</sup> Behälter werden 1680 kg Natriumsilikatlösung (8,90 Gew.% Na<sub>2</sub>O; 27,73 Gew.% SiO<sub>2</sub> mit Modul SiO<sub>2</sub>: Na<sub>2</sub>O = 3,22) und mit 56,4 m<sup>3</sup> heißem Wasser auf 90 °C eingestellt. Die Alkalizahl dieser Mischung (Verbrauch von 1n HCl pro 100 ml Vorlagelösung gegen Phenolphthalein) liegt bei 7,0.

20 Während 90 Minuten werden gleichzeitig unter Konstanthalten der Alkalizahl = 7 und einer Temperatur von 89 - 91 °C 20910 kg Natriumsilikatlösung (57 °C, 8,90 Gew.% Na<sub>2</sub>O und 27,73 Gew.% SiO<sub>2</sub> mit Modul SiO<sub>2</sub> : Na<sub>2</sub>O = 3,22) und 2820 kg 94 %iger Schwefelsäure in die Vorlage unter Röhren einfließen gelassen.

25 Anschließend wird die Zufuhr an Natriumsilikatlösung gestoppt und die Zufuhr der 94 %igen Schwefelsäure fortgesetzt. Es fließen in 30 Minuten 545 kg Schwefelsäure unter Röhren in die Kieselsäuresuspension, deren pH-Wert danach 3,0 ist. Der Feststoffgehalt der Suspension liegt bei 87 g SiO<sub>2</sub>/l.

30 Die Fällungskieselsäuresuspension wird mit 45.420 Liter Wasser verdünnt, die Fällungskieselsäure mittels einer Filterpresse abgetrennt und anschließend mit Wasser gewaschen.

35 Der Filterkuchen, dessen Feststoffgehalt bei ca. 20 Gew.% liegt, wird mittels mechanischer Scherkräfte unter Zugabe von konzentrierter Schwefelsäure bei einem pH-Wert von 3,7 bis 4,0 verflüssigt und anschließend in einem Sprühtrockner, der mit einer schnell rotierenden "Atomizer-Scheibe" ausgerüstet ist, getrocknet. Es werden ca. 9,0 m<sup>3</sup> der Suspension pro Stunde zerstäubt und sprühgetrocknet. Die Drehzahl der Scheibe liegt bei 10.000 Upm. Es werden ca. 1,8 t (9 m<sup>3</sup> • 20 Gew.% = 1,8 t SiO<sub>2</sub>) Kieselsäure pro Stunde erhalten. Die Eintrittstemperatur der Heizgase liegt bei 700 bis 750 °C, die Temperatur der austretenden Gase bei 113 bis 118 °C. Die mittlere Verweilzeit eines Kieselsäurepartikels im Heizgasstrom beträgt ca. 9 bis 10 Sekunden. Die sprühgetrocknete Fällungskieselsäure wird durch einen Filter vom Heizgasstrom abgetrennt und mit einer Pendelmühle vermahlen. Die physikalisch-chemischen Daten sind in Tabelle 1 aufgeführt.

#### Beispiel 2 (Vergleichsbeispiel): Kieselsäure B

40 In einem 75 m<sup>3</sup> Behälter werden 1.725 kg Natriumsilikatlösung (8,90 Gew.% Na<sub>2</sub>O; 27,73 Gew.% SiO<sub>2</sub> mit Modul SiO<sub>2</sub> : Na<sub>2</sub>O = 3,22) und 56,8 m<sup>3</sup> heißes Wasser gemischt und auf 93°C eingestellt. Die Alkalizahl der Vorlage (Verbrauch von 1n HCl pro 100 ml Vorlagelösung gegen Phenolphthalein) liegt bei 7,0.

45 Während der folgenden 90 Minuten werden gleichzeitig unter Röhren und unter Konstanthalten der Alkalizahl bei 7 16.076 kg Natriumsilikatlösung (8,90 Gew.% Na<sub>2</sub>O und 27,73 Gew.% SiO<sub>2</sub>; Modul SiO<sub>2</sub> : Na<sub>2</sub>O = 3,22; Temperatur 57 °C) und 2168 kg 94 %iger Schwefelsäure bei 91 - 93 °C in die Vorlage gegeben. Anschließend wird die Zufuhr an Natriumsilikatlösung gestoppt. Die Zufuhr der 94 %igen Schwefelsäure wird innerhalb von 30 Minuten unter weiterem Röhren fortgesetzt, bis der pH-Wert der Fällungssuspension sich auf 3,0 eingestellt hat. Der Feststoffgehalt der erhaltenen Fällungskieselsäuresuspension liegt bei 72 g/l. Die Suspension wird mit 38.000 Liter Wasser verdünnt, und die Fällungskieselsäure mittels einer Filterpresse abgetrennt und mit Wasser ausgewaschen.

50 Nach dem Waschprozeß wird der Filterkuchen, dessen Feststoffgehalt zwischen 19 und 20 Gew.% liegt, mittels mechanischer Scherkräfte unter Zugabe von konzentrierter Schwefelsäure bei einem pH-Wert von 3,0 bis 3,5 verflüssigt und anschließend einem Sprühtrockner, der mit einer schnell rotierenden "Atomizer-Scheibe" mit stufenlos regelbarer Drehzahl ausgerüstet ist, sprühgetrocknet. Dabei werden ca. 7,4 m<sup>3</sup> der Suspension zerstäubt und sprühgetrocknet. Die Drehzahl der Scheibe wird auf 8.500 Upm eingestellt. Es werden ca. 1,5 t Kieselsäure pro Stunde erhalten. Die Eintrittstemperatur der Heizgase liegt bei 700 bis 750 °C, die Temperatur der austretenden Gase bei 140 bis 145 °C. Die sprühgetrocknete Fällungskieselsäure wird durch einen Filter vom Heizgasstrom abgetrennt und mit einer Pendelmühle mit Sichter von der Firma Neumann-Esser, Aachen mit einer Durchsatzleistung von ca. 1,9 t/h vermahlen. Dabei werden die Mahl- und Sichtbedingungen derart gewählt, daß ein Produkt mit der in Tabelle 1 angegebenen Kornverteilung entsteht. Es werden ca. 5,25 t einer Kieselsäure erhalten, deren physikalisch-chemische Daten in Tabelle 1 aufgeführt sind.

**Beispiel 3 (Vergleichsbeispiel): Kieselsäure C**

In einem 75 m<sup>3</sup> Behälter werden 1680 kg Natriumsilikatlösung (8,90 Gew.% Na<sub>2</sub>O; 27,73 Gew.% SiO<sub>2</sub> mit Modul SiO<sub>2</sub>: Na<sub>2</sub>O = 3,22) und 56,6 m<sup>3</sup> heißes Wasser gemischt und auf 90 °C eingestellt. Die Alkalizahl dieser Mischung (Verbrauch von 1n HCl pro 100 ml Vorlagelösung gegen Phenolphthalein) liegt bei 7,0.

Während 90 Minuten werden gleichzeitig unter Konstanthalten der Alkalizahl = 7 und einer Temperatur von 90 - 91 °C 21140 kg Natriumsilikatlösung (57 °C, 8,90 Gew.% Na<sub>2</sub>O und 27,73 Gew.% SiO<sub>2</sub> mit Modul SiO<sub>2</sub> : Na<sub>2</sub>O = 3,22) und 2851 kg 94 %iger Schwefelsäure unter Rühren hinzugegeben.

Anschließend wird die Zugabe an Natriumsilikatlösung gestoppt und die Zugabe der 94 %igen Schwefelsäure fortgeführt, bis sich nach ca. 25 Minuten ein pH-Wert von 8,5 einstellt.

Danach schließt sich eine 30 minütige Alterungsphase bei pH = 8,5 an, während der weder Säure noch Wasser- glaslösung zugegeben werden.

Schließlich wird mit 94 %iger Schwefelsäure ein pH-Wert von ca. 4,0 einstellt. Der Feststoffgehalt der innerhalb von 10 Minuten erhaltenen Fällungskieselsäure liegt bei 88 g SiO<sub>2</sub>/l.

Die Fällungskieselsäuresuspension wird mit 45.920 Liter Wasser verdünnt, die Fällungskieselsäure mittels einer Kammer-Filterpresse abgetrennt und mit Wasser gewaschen.

Danach wird der Filterkuchen, dessen Feststoffgehalt bei ca. 20 Gew.% liegt, mittels mechanischer Scherkräfte unter Zugabe von konzentrierter Schwefelsäure bei einem pH-Wert von 3,7 bis 4,0 verflüssigt und anschließend in einem Sprühgetrockner, der mit einer schnell rotierenden "Atomizer-Scheibe" ausgerüstet ist, getrocknet. Es werden ca. 9,0 m<sup>3</sup> der Suspension pro Stunde zerstäubt und sprühgetrocknet. Die Drehzahl der Scheibe liegt bei 10.000 Upm. Es werden ca. 1,8 t (9 m<sup>3</sup> • 20 Gew.% = 1,8 t SiO<sub>2</sub>) Kieselsäure pro Stunde erhalten. Die Eintrittstemperatur der Heizgase liegt bei 700 bis 750 °C, die Temperatur der austretenden Gase bei 113 bis 118 °C. Die mittlere Verweilzeit eines Kieselsäurepartikels im Heizgasstrom beträgt ca. 9 bis 10 Sekunden. Die sprühgetrocknete Fällungskieselsäure wird durch einen Filter vom Heizgasstrom abgetrennt und mit einer Pendelmühle vermahlen. Es wird eine Kieselsäure erhalten, deren physikalisch-chemische Daten in Tabelle 1 aufgeführt sind.

**Beispiel 4**

Die Herstellung einer erfindungsgemäßen Fällungskieselsäure erfolgt analog dem Beispiel 1. Nach der Fällung wird die Fällungskieselsäure mittels einer Filterpresse aus der Fällungssuspension abgetrennt. Der natriumsulfathaltige Filterkuchen wird nicht gewaschen. Er wird mittels mechanischer Scherkräfte - gegebenenfalls unter Zusatz von wenig Wasser - verflüssigt und gemäß Beispiel 1 weiter aufgearbeitet. Es wird eine Kieselsäure erhalten, deren physik.-chemische Daten in Tabelle 1 aufgeführt sind.

**Beispiel 5**

Die Herstellung einer erfindungsgemäßen Fällungskieselsäure erfolgt analog Beispiel 2. Nach der Fällung wird die Fällungskieselsäure aus der Fällungssuspension mittels einer Filterpresse abgetrennt. Der natriumsulfathaltige Filterkuchen wird nicht gewaschen, sondern durch Anwendung mechanischer Scherkräfte - gegebenenfalls unter Zusatz von wenig Wasser - verflüssigt und gemäß Beispiel 2 weiter aufgearbeitet. Es wird eine Kieselsäure erhalten, deren physik.-chemische Daten in Tabelle 1 aufgeführt sind.

**Beispiel 6**

Die Herstellung einer erfindungsgemäßen Fällungskieselsäure erfolgt analog Beispiel 3. Nach der Fällung wird die Fällungskieselsäure mittels einer Kammerfilterpresse aus der Fällungssuspension abgetrennt. Der natriumsulfathaltige Filterkuchen wird nicht gewaschen, sondern mittels mechanischer Scherkräfte unter Zugabe von konzentrierter Schwefelsäure (bis pH = 3,7 - 4,0) verflüssigt und gemäß Beispiel 3 weiter aufgearbeitet. Es wird eine Kieselsäure erhalten, deren physik.-chemische Daten in Tabelle 1 aufgeführt sind.

**Beispiel 7 (Vergleichsbeispiel): Kieselsäure D**

Die Herstellung der Kieselsäure D erfolgt im Fällungsverfahren gemäß Beispiel 1. Die Abtrennung der Kieselsäure aus der Fällungssuspension erfolgt mittels einer Membranfilterpresse (24 % Feststoffgehalt). Der Filterkuchen wird spinflashgetrocknet. Es wird keine Vermahlung angeschlossen. Die physikalisch-chemischen Daten der Kieselsäure sind in Tabelle 2 wiedergegeben.

**Beispiel 8 (Vergleichsbeispiel): Kieselsäure E**

Die Herstellung der Kieselsäure E erfolgt im Fällschritt gemäß Beispiel 2. Die Abtrennung der Kieselsäure aus der Fällungssuspension erfolgt mittels einer Membranfilterpresse (23 % Feststoffgehalt). Der Filterkuchen wird spinflashgetrocknet; es wird keine Vermahlung angeschlossen. Die physikalisch-chemischen Daten der Kieselsäure sind in Tabelle 2 aufgeführt.

**Beispiel 9 (Vergleichsbeispiel): Kieselsäure F**

Die Herstellung der Kieselsäure F erfolgt im Fällschritt gemäß Beispiel 3. Die Abtrennung der Kieselsäure aus der Fällungssuspension erfolgt mittels einer Membranfilterpresse (24 % Feststoffgehalt). Der Filterkuchen wird spinflashgetrocknet. Es wird keine Vermahlung durchgeführt. Die physikalisch-chemischen Daten der Kieselsäure sind in Tabelle 2 zusammengefaßt.

**Beispiel 10**

Die Herstellung der erfindungsgemäßen Fällungskieselsäure erfolgt gemäß Beispiel 7. Einziger Unterschied zu Beispiel 7 ist, daß der natriumsulfathaltige Filterkuchen nicht gewaschen wird. Es resultiert ein Filterkuchen mit 32,6 Gew.% Feststoff (8,6 %  $\text{Na}_2\text{SO}_4$  + 24 %  $\text{SiO}_2$ ). Die physikalisch-chemischen Daten dieser Kieselsäure entnimmt man der Tabelle 2.

**Beispiel 11**

Die Herstellung der erfindungsgemäßen Fällungskieselsäure erfolgt gemäß Beispiel 8. Einziger Unterschied zu Beispiel 8 ist, daß der natriumsulfathaltige Filterkuchen nicht gewaschen wird. Es resultiert ein Filterkuchen mit 31,9 Gew.% Feststoff (8,9 %  $\text{Na}_2\text{SO}_4$  + 23 %  $\text{SiO}_2$ ). Die physikalisch-chemischen Daten dieser Kieselsäure entnimmt man der Tabelle 2.

**Beispiel 12**

Die Herstellung der erfindungsgemäßen Fällungskieselsäure erfolgt gemäß Beispiel 9. Einziger Unterschied zu Beispiel 9 ist, daß der natriumsulfathaltige Filterkuchen nicht gewaschen wird. Es resultiert ein Filterkuchen mit 33,1 Gew.% Feststoff (8,6 %  $\text{Na}_2\text{SO}_4$  + 24,5 %  $\text{SiO}_2$ ). Die physikalisch-chemischen Daten dieser Kieselsäure finden sich in Tabelle 2.

Die physikalisch-chemischen Daten der gemäß den Beispielen 1 - 12 hergestellten Kieselsäuren sind in den Tabellen 1 und 2 aufgeführt.

40

45

50

55

Tabelle 1:

Beispiel Nr.:	1	2	3	4	5	6
Fällungskieselsäure-Bezeichnung	Kieselsäure A	Kieselsäure B	Kieselsäure C	Erfindungsgemäße Kieselsäure	Erfindungsgemäße Kieselsäure	Erfindungsgemäße Kieselsäure
Parameter:						
Natriumsulfatgehalt; Gew. %	0,9	1,4	1,1	10,1	10,8	8,2
BET-Oberfläche; m <sup>2</sup> /g	180	178	121	155	156	118
DBP-Absorption; g/100 g (wasserfrei)	246	238	285	235	211	244
Trocknungsverlust; Gew. % (2 h/105 °C)	5,2	4,9	4,6	4,9	5,1	4,7
Siebrückstand mit ALPINE-Luftstrahlsieb; Gew. %						
> 63 µm	8,0	5,3	1,0	2,2	5,1	2,8
> 150 µm	0,01	< 0,01	0,01	0,02	< 0,01	0,04
> 250 µm	< 0,01	< 0,01	< 0,01	0,01	< 0,01	< 0,01

Tabelle 2:

Beispiel Nr.:	7	8	9	10	11	12
Fällungskieselsäure-Bezeichnung	Kieselsäure	Kieselsäure	Kieselsäure	Erfindungsgemäße Kiesel säure	Erfindungsgemäße Kiesel säure	Erfindungsgemäße Kiesel säure
Parameter:						
Natriumsulfatgehalt; Gew. %	1,4	1,3	1,9	8,6	8,9	8,6
BET-Oberfläche; m <sup>2</sup> /g	190	180	127	164	158	118
DBP-Absorption; g/100 g (wasserfrei)	228	234	230	209	214	214
Trocknungsverlust; Gew. % (2 h/105 °C)	5,5	4,7	5,0	5,0	5,2	4,7
Siebrückstand mit ALPINE-Luftstrahlsieb; Gew. %						
> 63 µm	1,8	2,5	4,6	1,6	2,1	3,2
> 150 µm	0,01	0,01	0,03	< 0,01	0,01	0,03
> 250 µm	< 0,01	< 0,01	0,01	< 0,01	< 0,01	0,01

Die Bestimmung der physikalisch-chemischen Daten erfolgt mit folgenden Meßmethoden:

## 1. BET-Oberfläche:

DIN 66 131

## 5 2. DBP-Absorption:

DIN 53 601 / ASTM D 2414

## 10 3. Trocknungsverlust:

DIN ISO 787/II, ASTM D 280, JIS K 5101/21

## 15 4. Siebrückstand mit dem ALPINE-Luftstrahlsieb

Die Fällungskieselsäure wird durch ein 500 µm Sieb abgesiebt, um eventuell vorhandene Entlüftungsknoten zu entfernen. Dann werden 10 g der gesiebten Fällungskieselsäure auf ein bestimmtes Luftstrahlsieb gegeben und bei einem Unterdruck von 200 mm Wassersäule abgesiebt. Fällungskieselsäurepartikel, die sich am Acrylglasdeckel des Siebgerätes absetzen, werden durch einige Schläge auf den Knopf des Siebdeckels abgeklopft. Die Siebung ist beendet, wenn der Rückstand konstant bleibt, was meistens am rieselfähigen Aussehen zu erkennen ist. Zur Sicherheit siebt man dann noch eine Minute. Im allgemeinen dauert der Siebvorgang fünf Minuten. Bei Materialien, die nur Kornanteile von < 500 µm enthalten, wird die Probe vorher nicht abgesiebt, sondern direkt auf das Luftstrahlsieb gegeben.

Bei eventuell sich bildenden Agglomeraten wird der Siebvorgang kurz unterbrochen und die Agglomerate werden mit einem Pinsel unter leichtem Druck zerstört. Nach der Siebung wird der Siebrückstand vorsichtig von dem Luftstrahlsieb geklopft und zurückgewogen.

25 Berechnung: Der Siebrückstand wird in Gewichtsprozenten in Verbindung mit der Maschenweite des Siebes angegeben.

30 Geräte: ALPINE-Luftstrahlsieb, Labortyp S 200, mit Siebgewebe nach DIN 4188.

## 35 5. Sulfatgehalt

0,3 - 0,4 g einer Fällungskieselsäure werden im Reinst-Sauerstoffstrom bei 1350 °C thermisch behandelt. Alle Schwefelverbindungen werden somit in SO<sub>2</sub> überführt, das zusammen mit einem Trägergas - Reinst-Sauerstoff - durch 35 eine Infrarotzelle, den Sulfur Determinator SC 32, der Firma LECO geleitet wird. Aus der Infrarotmessung gelangt man zum SO<sub>4</sub><sup>2-</sup>-Gehalt. Die Messung wird unter Einbeziehung von Standards kontrolliert.

In den Beispielen 13 - 24 werden die gemäß Beispielen 1 - 12 hergestellten Kieselsäuren anwendungstechnisch geprüft (Extrusion) und charakterisiert (Folieneigenschaften).

## 40 Beispiel 13

750 g Kieselsäure gemäß Beispiel 1 werden in einem Fluidmischer (Typ FM 10 C der Firma Thyssen Henschel, Kassel, BRD) mit 288 g Hostalen GUR 4130 (ultrahochmolekulare Polyäthylentyp hoher Dichte der Firma HOECHST AG, Frankfurt a.M.) mit 6,5 g Antioxydans Topanol<sup>®</sup>O (Firma ICI, England; butyliertes Hydroxytoluol), sowie mit 4,0 g 45 Farbrußbatch COCOLOR<sup>®</sup>E 50/G (Firma DEGUSSA AG, Frankfurt/Main. 50 % Pigmentrußanteil PRINTEX<sup>®</sup>G in Polyäthylen niedriger Dichte) bei einer Drehzahl von 700 Upm vermischt und dann mit einer Menge von 1590 g Gravex Mineralöl 942 (Firma Shell) mit Hilfe einer Zahnradpumpe und einer Einstoffdüse besprührt. Hierdurch entsteht ein rieselfähiges und kontinuierlich dosierbares Pulver, das mit Hilfe eines Doppelschneckenextruders (Typ ZSK 30 M 9/2 der Firma Werner & Pfleiderer, Stuttgart) mit heizbarer Flachfoliendüse von 220 mm Breite (Firma Göttfert Prüfmaschinen 50 GmbH, Buchen) sowie mit Hilfe eines Dreiwalzenkalanders (Typ Polyfol 150 3 S der Firma Ruth Schwabenthal, Berlin) zu einer Folie von etwa 0,25 mm Dicke verarbeitet wird. Bei einer Schneckendrehzahl von 50 Upm wird ein Temperaturprofil zwischen Einzugszone des Extruders und Düse von 150 bis 195 °C gewählt. Die zwischen Extruder und Düse gemessene Schmelzentemperatur stellt sich dabei auf 190 °C ein. Am Doppelschneckenextruder lassen sich der Schmelzendruck in bar und das Drehmoment der Schnecken in % des maximal zulässigen Drehmoments als Maß für 55 das Verarbeitungsverhalten der Mischung während der Extrusion ablesen. Aus derart hergestellten Folie wird das Mineralöl anschließend mit Hilfe von Hexan weitgehend extrahiert, so daß eine mikroporöse Separatorfolie entsteht. Die an der hergestellten Folie ermittelten Meßwerte sind in Tabelle 3 zusammengestellt. Diese Werte bilden die Bezugswerte für das Beispiel 16.

**Beispiel 14**

750 g einer Fällungskieselsäure gemäß Beispiel 2 werden in einem Fluidmischer (Typ FM 10 C der Firma Thyssen Henschel, Kassel) mit 250 g Himont 1900 (ultrahoch-molekulares Polyäthylen hoher Dichte der Firma Himont, USA), mit 4,0 g COLCOLOR®E50/G (Rußkonzentrat mit 50 % Pigmentruß PRINTEX®G in Polyäthylen niedriger Dichte der Firma DEGUSSA AG, Ffm.), sowie mit 2,4 g Topanol®O (butyliertes Hydroxytoluol als Antioxydans, Firma ICI, England) bei einer Drehzahl von 700 Upm vermischt und sodann mit einer Menge von 1550 g Gravex 942 Mineralöl der Firma Shell mit Hilfe einer Zahnradpumpe und einer Einstoffdüse besprüht. Hierdurch entsteht ein rieselfähiges und kontinuierlich dosierbares Pulver, das mit Hilfe eines Doppelschneckenextruders (Typ ZSK 30 M 9/2 der Firma Werner & Pfleiderer, Stuttgart) mit heizbarer Flachfoliendüse von 220 mm Breite (Firma Göttfert Prüfmaschinen GmbH, Buchen) sowie mit Hilfe eines Dreiwalzenkalanders (Typ Polyfol 150 3 S der Firma Ruth Schwabenthan, Berlin) zu einer Folie von etwa 0,25 mm Dicke verarbeitet wird. Bei einer Schneckendrehzahl von 50 Upm wird ein Temperaturprofil zwischen Einzugszone des Extruders und Düse von 150 bis 195 °C gewählt. Die zwischen Extruder und Düse gemessene Schmelzentemperatur stellt sich dabei auf 187 °C ein. Am Doppelschneckenextruder lassen sich der Schmelzendruck in bar und das Drehmoment der Schnecken in % des maximal zulässigen Drehmoments als Maß für das Verarbeitungsverhalten der Mischung während der Extrusion ablesen. Aus der derart hergestellten Folie wird das Mineralöl anschließend mit Hilfe von Hexan weitgehend extrahiert, so daß eine mikroporöse Separatorfolie entsteht. Die an der hergestellten Folie ermittelten Meßwerte sind in Tabelle 3 zusammengestellt. Diese Werte bilden die Bezugswerte für das Beispiel 17.

**Beispiel 15**

Die Herstellung einer Separatorfolie, die Kieselsäure C (Beispiel Nr. 3) als Vergleichskieselsäure enthält, folgt im wesentlichen dem Weg des Beispiels Nr. 13. Wegen der deutlich erhöhten Absorption dieser Kieselsäure wird die Oelmenge von 1590 g auf 1900 g Oel erhöht. Außerdem wird an Stelle von GUR 4130 das HOECHST-Polymer GUR 4132 ex Bayport verwendet. Die zwischen Extruder und Düse gemessene Schmelzentemperatur stellt sich dabei auf 193 °C. Der Schmelzendruck beträgt 136 bar, und das Drehmoment (Torque) weist dabei einen Wert von 53 % auf. Die an der Folie erhaltenen Meßwerte sind in Tabelle 3 zusammengestellt. Diese Werte bilden die Bezugswerte für das Beispiel 18.

**Beispiel 16**

750 g Kieselsäure gemäß Beispiel 4 werden in einem Fluidmischer (Typ FM 10 C der Firma Thyssen Henschel, Kassel BRD) mit 288 g Hostalen GUR 4130 (ultrahochmolekulare Polyäthylentypen hoher Dichte der Firma CELANESE (Hoechst AG), Bayport, Texas, USA) mit 6,5 g Antioxydans Topanol®O (Firma ICI, England, butyliertes Hydroxytoluol); sowie mit 4,0 g COLCOLOR®E50/G (Firma DEGUSSA AG., Ffm. 50 % Pigmentrußanteil PRINTEX®G in Polyäthylen niedrigerer Dichte) bei einer Drehzahl von 700 Upm vermischt und dann mit einer Menge von 1590 g Gravex 942 Mineralöl der Firma SHELL mit Hilfe einer Zahnradpumpe und einer Einstoffdüse besprüht. Bezüglich der Extrusion und Extraktion wird wie im Beispiel 13 beschrieben verfahren. Die zwischen Extruder und Düse gemessene Schmelzentemperatur stellt sich dabei auf 195 °C ein. Die an der Folie ermittelten Meßwerte finden sich in Tabelle 3. Diese Werte sind mit denen des Vergleichsbeispiels 13 zu vergleichen.

**Beispiel 17**

Nach Maßgabe der Rezeptur und Verfahrensweise des Beispiels 14 wird die gemäß Beispiel 5 hergestellte erfundungsgemäße Kieselsäure getestet. Die zwischen Extruder und Düse gemessene Schmelzentemperatur stellt sich dabei auf 175 °C ein; der Schmelzendruck bei 162 bar und der Torquewert mit 52 % belegen zusätzlich das sehr günstig einzustufende Extrusionsverhalten dieser sprühgetrockneten Kieselsäure mit hohen Natriumsulfatgehalt. Die an der hergestellten Folie gemessenen Werte finden man in Tabelle 3. Diese Daten sind mit denen des Vergleichsbeispiels 14 zu vergleichen.

**Beispiel 18**

Nach Maßgabe der Rezeptur und Verfahrensweise des Beispiels 15 wird die gemäß Beispiel 6 hergestellte erfundungsgemäße Kieselsäure getestet. Die zwischen Extruder und Düse gemessene Schmelzentemperatur stellt sich dabei auf nur 191 °C ein; der Schmelzendruck bei 128 bar und der Torquewert mit 50% zeigen zusätzlich die positiven Effekte des hohen Salzgehaltes auf das Extrusionsverhalten. Die an der Folie gemessenen Werte finden sich in Tabelle 3. Diese Werte sind mit solchen des Vergleichsbeispiels 15 zu vergleichen.

Tabelle 3

Beispiel Nr.	13	14	15	16	17	18
Fällungskiesel säure:	Kiesel säure A gemäß Beispiel 1	Kiesel säure B gemäß Beispiel 2	Kiesel säure C gemäß Beispiel 3	Erfindungsge- mäß Kiesel- säure gemäß Beispiel 4	Erfindungsge- mäß Kiesel- säure gemäß Beispiel 5	Erfindungsge- mäß Kiesel- säure gemäß Beispiel 6
Schmelztemperatur	°C	190	187	193	195	175
Schmelzendruck	bar	185	180	136	184	162
Drehmoment	g	68	57	53	63	52
spezifischer Durch- gangswiderstand	$\Omega \times$ inch <sup>2</sup> pro mil	1,42	1,59	2,77	1,76	2,23
nach 20 Min. "soak"						
nach 24 Std. "soak"	$\Omega \times$ inch <sup>2</sup> pro mil	1,23	1,09	1,88	1,39	1,12
Schrumpfung:						
Nach 1 Std. Lagerung in Wasser und 8 Std. Lufttrocknung	MD	6,5 3,7	4,5 3,0	3,4 2,0	5,1 2,4	5,5 2,8
CMD						
Mechanische Eigenschaften:						
Durchdruckfestigkeit	N g	n. b. 945 7,12	n. b. 697 5,82	10,7 593 7,64	13,6 915 6,94	n. b. 654 4,96
Bruchdehnung CMD						
Zugfestigkeit CMD	N/mm <sup>2</sup>					

## Beispiel 19

Nach Maßgabe der Rezeptur und Verfahrensweise des Beispiels 13 wird die gemäß Beispiel 7 hergestellte Kiesel-

säure anwendungstechnisch geprüft. Die zwischen Extruder und Düse gemessene Schmelztemperatur stellt sich dabei auf 192 °C ein. Die an der Folie gemessenen Daten finden sich in Tabelle 4. Diese Werte sind mit den Daten des Beispiels 22 zu vergleichen.

5 **Beispiel 20**

Nach Maßgabe der Rezeptur und Verfahrensweise des Beispiels 14 wird die gemäß Beispiel 8 hergestellte Kiesel-  
säure anwendungstechnisch geprüft. Die zwischen Extruder und Düse gemessene Schmelztemperatur stellt sich dabei auf 181 °C ein. Die an der Folie gemessenen Daten finden sich in Tabelle 4. Sie sind mit den Daten des Beispiels  
10 23 zu vergleichen.

**Beispiel 21**

Nach Maßgabe von Rezeptur und Verfahrensweise des Beispiels 15 wird die gemäß Beispiel 9 hergestellte Kiesel-  
säure anwendungstechnisch geprüft. Die zwischen Extruder und Düse gemessene Schmelztemperatur stellt sich dabei auf 192 °C ein. Die an der Folie gemessenen Daten finden sich in Tabelle 4. Sie sind mit den Daten des Beispiels  
15 24 zu vergleichen.

**Beispiel 22**

Nach Maßgabe von Rezeptur und Verfahrensweise des Beispiels 19 wird die gemäß Beispiel 10 hergestellte, erfin-  
dungsgemäß Kiesel-  
säure getestet. Variiert wird lediglich die Oelmenge auf 1450 g. Die Extrusionsdaten (siehe  
Tabelle 4) werden durch den hohen Salzgehalt der erfindungsgemäß Kiesel-  
säure sehr günstig beeinflusst. Die an der Folie gemessenen Daten findet man in Tabelle 4. Sie sind mit den Daten des Vergleichsbeispiels 19 zu vergleichen.

25 **Beispiel 23**

Nach Maßgabe von Rezeptur und Verfahrensweise des Beispiels 20 wird die gemäß Beispiel 11 hergestellte, erfin-  
dungsgemäß Kiesel-  
säure geprüft. Die Extrusionsdaten (siehe Tabelle 4 und dort Schmelztemperatur, Schmelzend-  
ruck und Drehmomentwert) werden durch den hohen Salzgehalt der erfindungsgemäß Kiesel-  
säure deutlich  
30 reduziert, was den Extrusionsablauf günstig beeinflusst. Die an der Folie gemessenen Daten finden sich in Tabelle 4. Sie sind mit den Daten des Vergleichsbeispiels 20 zu vergleichen.

**Beispiel 24**

Nach Maßgabe von Rezeptur und Verfahrensweise des Beispiels 21 wird die gemäß Beispiel 12 hergestellte, erfin-  
dungsgemäß Kiesel-  
säure geprüft. Die zwischen Extruder und Düse gemessenen Schmelztemperatur stellt sich dabei auf einen erniedrigten Wert von 189°C ein. Auch Schmelzendruck- und Drehmomentwert tendieren nach unten, was die Extrusion (Prozeßfähigkeit) der Mischung sehr positiv beeinflusst. Die an der Folie gemessenen Daten finden  
40 sich in Tabelle 4. Sie sind mit den Daten des Vergleichsbeispiels 21 zu vergleichen.

Generell läßt sich aus den Tabellen 3 und 4 entnehmen, daß jeweils beim Vergleich der Daten für die Herstellung von Separatoren mit Kiesel-  
säuren, die einen Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>-Gehalt (< 2,5 Gew.-%) aufweisen und solche, die aus Kiesel-  
säuren mit erhöhtem Salzgehalt hergestellt werden, ein höherer Salzgehalt das Drehmoment erniedrigt. Dies gilt auch für den Massendruck und die Schmelztemperatur. Es gilt also, daß ein steigender Salzgehalt die Prozeßfähigkeit der  
45 Mischungen verbessert (vergleiche Beispiel 13 mit Beispiel 16 und Beispiel 14 mit Beispiel 17, sowie Beispiel 19 mit Beispiel 22 und Beispiel 20 mit Beispiel 23).

Bei den Filmdaten fällt auf, daß bei Separatoren aus Kiesel-  
säuren mit hohem Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>-Gehalt die Schrumpfwerte spürbar erniedrigt werden, während sich die elektrischen und mechanischen Daten trotz des um 10 % niedrigeren Kiesel-  
säureanteils kaum verändern (vergleiche Beispiel 13 mit 16; Beispiel 14 mit 17; Beispiel 19 mit 22; Beispiel 20 mit  
50 23).

**Beispiel 25**

1500 g der handelsüblichen Kiesel-  
säure Ultrasil®VN3 fbg werden gemäß der Vorschrift des Beispiel 13 mit 577 g  
55 Hostalen GUR 4130 Bayport (ultrahochmolekulares Polyäthylen hoher Dichte der Firma CELANESE, , Bayport, Texas, USA), mit 8,0 g Rußbatch COLCOLOR®E50 /G (Rußkonzentrat mit 50 % Pigmentruß PRINTEX®G in Polyäthylen, Fa. DEGUSSA AG, Ffm.) und mit 13,0 g Antidoxationsmittel Topanaol O (butyliertes Hydroxytoluol der Fa. ICI, England), sowie mit einer Menge von 3180 g Gravex-Oel 942 (Mineralöl der Firma Shell) vermischt und verarbeitet. Die Extrusion zu einer ölhaltigen Separatorfolie (black sheet) erfolgt gleichfalls nach Vorschrift des Beispiel 13. Die ölhaltige Folie wird

gemäß der vorstehenden Verfahrensanweisung mit n-Hexan auf einen Restölgehalt von 12 - 14 Gew.% extrahiert. Dieses grey sheet wird den Lagerungstests gemäß Beispiel 27 unterzogen.

Tabelle 4

Beispiel Nr.	19	20	21	22	23	24
Fällungskiesel säure:						
Kiesel säure D gemäß Beispiel 7	Kiesel säure E gemäß Beispiel 8	Kiesel säure F gemäß Beispiel 9	Kiesel säure gemäß Beispiel 10	Erfindungsge-mäß Kiesel-säure gemäß Beispiel 11	Erfindungsge-mäß Kiesel-säure gemäß Beispiel 12	
Schmelztemperatur	°C	192	181	192	186	175
Schmelzdruck	bar	174	172	176	156	165
Drehmoment	g	62	55	68	57	51
Spezifischer Durch-gangswiderstand	$\text{m } \Omega \times \text{inch}^2 \text{ pro mil}$	2,28	1,52	2,22	2,39	1,60
nach 20 Min. "soak"	$\text{m } \Omega \times \text{inch}^2 \text{ pro mil}$					2,15
nach 24 Std. "soak"	$\text{m } \Omega \times \text{inch}^2 \text{ pro mil}$	1,65	1,02	1,50	1,78	1,07
Schrumpfung:						
Nach 1 Std. Lagerung in Wasser und 8 Std. Lufttrocknung	%	5,8	5,2	4,3	3,8	4,8
MD	%	3,7	3,4	2,4	2,2	3,0
CMD						
Mechanische Eigenschaften:						
Durchdrückfestigkeit	N	13,0	n. b.	12,2	14,6	13,8
Bruchdehnung	%	710	645	1077	790	n. b.
Zugfestigkeit	CMD	6,85	5,50	8,65	7,44	5,33
						10,89

**Beispiel 26**

1350 g der handelsüblichen Kieselsäure Ultrasil®VN3 fbg und 150 g wasserfreien Natriumsulfats werden nach Maßgabe des Beispiels 25 zu einer ölhaltigen Separatorfolie verarbeitet. Die Folie wird wie im Beispiel 25 beschrieben 5 extrahiert und in die Lagertests gemäß Beispiel 27 einbezogen.

**Beispiel 27**

In einer sog. Soakstudie [Lagerung in den Medien "Batteriesäure" (37 %ige Schwefelsäure) und Wasser (destilliertes Wasser)] werden die auf einen Restölgehalt von 12 - 14 % extrahierten Folien der Beispiele 22, 25 und 26 über

10 einen Zeitraum von acht Wochen gelagert und Messungen des elektrischen Widerstandes nach 1 Stunde, 1 Tag, 1 Woche, 2 Wochen, 4 Wochen, 6 Wochen und 8 Wochen Lagerzeit an den Proben vorgenommen. Die in Wasser gelagerten Folien wurden vor der Messung des elektrischen Durchgangswiderstandes nicht getrocknet, sondern feucht in Batteriesäure vermessen.

15 Die Ergebnisse dieser Meßreihe sind in der Tabelle 5 zusammengefaßt.  
Überraschenderweise wird dabei festgestellt, daß

- der Ausgangswiderstand der Separatoren mit hochsalzhaltigen Kieselsäuren nach einer Stunde Lagerzeit in beiden Medien um bis zu mehr als 50 % niedriger als der der vergleichbaren Folien mit Kieselsäuren mit Normalsalzgehalt ist.
- der einfache Zusatz von kristallinem Natriumsulfat den Ausgangswiderstand nach oben drückt. Das heißt, nicht der rein additive Zusatz des Hydrophilierungsmittels, sondern dessen hochstdisperse Verteilung den obigen Effekt bedingt.
- 20 - der Endwiderstand der Separatoren mit den erfindungsgemäßen hochsalzhaltigen Kieselsäuren nach bereits einer Lagerzeit von ca. zwei Wochen in beiden Medien um 33 % niedriger als der momentan erreichbare Stand der Technik mit dem Handelsprodukt Ultrasil®VN3 fbg liegt.
- 25 - der Endwiderstand von Separatoren, die durch einfachen Zusatz von Natriumsulfat hergestellt werden, vergleichbar oder höher als der Ausgangswiderstand der mit den erfindungsgemäßen Kieselsäuren hergestellten Separatoren ist.
- 30 - das Lagermedium - Batteriesäure oder Wasser - keinen nachhaltigen Unterschied der beobachteten Phänomene aufzeigt. Tendenziell liegen die durch Säurelagerung erreichten elektrischen Widerstandswerte um 8 - 12 % niedriger im Vergleich zur Wasserlagerung.
- 35

40

45

50

55

Tabelle 5

Zeitliche Abnahme des elektrischen Widerstandes verschiedener Separatoren bei mehrwöchiger Lagerung in Batteriesäure und Wasser.						
Kieselsäure:	Ultrasil VN3-HSC	Ultrasil VN3 fbg	Ultrasil VN3 fbg + 10 % Na <sub>2</sub> SO <sub>4</sub>	Ultrasil VN3-HSC	Ultrasil VN3 fbg	Ultrasil VN3 fbg + 10 % Na <sub>2</sub> SO <sub>4</sub>
Separator gemäß Beispiel Nr.	22	25	26	22	25	26
Lagerzeit:	Elektrische Widerstandswerte in m Ω • inch <sup>2</sup> /mil					
Lagerart:	Säurelagerung			Wasserlagerung		
1 Stunde	1.99	3.09	3.53	1.95	2.41	3.47
1 Tag	1.71	2.22	2.68	1.76	1.97	2.59
1 Woche	1.39	2.00	2.43	1.60	-	2.59
2 Wochen	1.23	-	2.24	1.39	1.87	2.60
4 Wochen	1.27	1.68	2.19	1.25	1.85	2.34
6 Wochen	1.14	1.68	2.03	1.21	1.82	2.21
8 Wochen	1.12	1.68	2.03	1.27	1.83	2.20

## 30 Patentansprüche

1. Fällungskieselsäure mit einem Gehalt an Natriumsulfat von 4 bis 18 Gew.-%.
2. Fällungskieselsäure gemäß Anspruch 1, gekennzeichnet durch die physikalisch-chemischen Kenndaten:

Natriumsulfatgehalt:	4 - 18, insbesondere 4 - 14 Gew.% 100 - 190 m <sup>2</sup> /g 208 - 250 g/100 g 3,0 - 6,5 Gew.% > 63 µm ≤ 10,0 Gew.% > 150 µm ≤ 0,1 Gew.% > 250 µm ≤ 0,01 Gew.%
BET-Oberfläche (DIN 66131):	
DBP-Absorption (wasserfrei) (DIN 53601, ASTM D 2414):	
Trocknungsverlust (2 h/105 °C) (DIN ISO 787/II, ASTM D 280, JIS K 5101/21):	
Siebrückstand mit ALPINE-Luftstrahlsieb:	

3. Verfahren zur Herstellung der Fällungskieselsäure gemäß den Ansprüchen 1 und 2 mit den physikalisch-chemischen Daten:

5	Natriumsulfatgehalt:	4 - 18 Gew.%
	BET-Oberfläche (DIN 66131):	100 - 190 m <sup>2</sup> /g
	DBP-Absorption (wasserfrei) (DIN 53601, ASTM D 2414):	208 - 250 g/100 g
10	Trocknungsverlust (2 h/105 °C) (DIN ISO 787/II, ASTM D 280, JIS K 5101/21):	3,0 - 6,5 Gew.%
	Siebrückstand mit ALPINE-Luftstrahlsieb:	> 63 µm ≤ 10,0 Gew.%
		> 150 µm ≤ 0,1 Gew.%
		> 250 µm ≤ 0,01 Gew.%

15 gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man in einem Fällbehälter unter Rühren heißes Wasser vorlegt, Wasserglas mit einem Modul  $\text{SiO}_2$  :  $\text{Na}_2\text{O} = 3,22 \pm 0,05$  ( $\text{SiO}_2 = 27,73 \pm 0,70$  Gew.-%;  $\text{Na}_2\text{O} = 8,9 \pm 0,20$  Gew.-%; Dichte  $1,362 \pm 0,025$  g/ml) solange hinzugibt, bis eine Alkalizahl von  $7 \pm 1$  erreicht ist, danach auf eine Temperatur von 89 bis 93 °C aufheizt und bei dieser Temperatur während der gesamten weiteren Fälldauer, während der man weiteres Wasserglas derselben Zusammensetzung und Schwefelsäure gleichzeitig an zwei voneinander getrennten Stellen derart hinzugibt, daß eine Alkalizahl von  $7 \pm 1$  eingehalten wird, danach die Fällungskieselsäuresuspension mit Schwefelsäure bis zu einem pH-Wert von 3,0 - 4,0 ansäuert, die Fällungskieselsäuresuspension, die einen Feststoffgehalt von 72 bis 88 g/l aufweist, mittels einer Filterpresse abtrennt, den erhaltenen ungewaschenen, natriumsulfathaltigen Fällungskieselsäurefilterkuchen mittels Wasser und mechanischer Scherkräfte verflüssigt, mittels eines Sprühtrockners mit Zentrifugalzerstäuber bei einer Drehzahl von 8.500 - 10.000 Umdrehungen pro Minute trocknet und mittels einer Pendelmühle vermahlt.

20 4. Verfahren nach Anspruch 3, dadurch gekennzeichnet, daß man den Filterkuchen durch Waschen mit Wasser auf Natriumsulfatgehalte von 4,0 - 8,5 %, bezogen auf die getrocknete Fällungskieselsäure, einstellt.

25 5. Verfahren nach Anspruch 3 dadurch gekennzeichnet, daß man nach der Rücksäuerung bei pH = 8,5 eine 30-minütige Alterungsstufe anschließt und danach auf pH 3,0 - 4,0 ansäuert.

30 6. Verfahren nach Anspruch 3, dadurch gekennzeichnet, daß man anstelle des Sprühtrockners einen Spinflashtrockner einsetzt, wobei der ungewaschene Fällungskieselsäurefilterkuchen einen Feststoffgehalt von 29 - 37 Gew.% aufweist, und man gegebenenfalls auf eine Vermahlung verzichtet.

35 7. Verfahren nach Anspruch 2 - 6, dadurch gekennzeichnet, daß man anstelle einer Pendelmühle eine Querstrommühle zur Vermahlung der Kieselsäure verwendet.

40 8. Verwendung der Kieselsäure nach Anspruch 1 oder 2 in Batterieseparatoren.

45 9. Verwendung der Kieselsäure nach Anspruch 1 oder 2 in Polyäthylen-Kieselsäure-Batterieseparatoren für Blei-Säure-Batterien.

50 10. Batterieseparatoren, die eine Fällungskieselsäure gemäß Anspruch 1 oder 2 enthalten.

55 11. Batterieseparatoren für Blei-Säure-Batterien, die aus Polyethylen bestehen und eine Fällungskieselsäure gemäß Anspruch 1 oder 2 enthalten.



Europäisches  
Patentamt

EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

Nummer der Anmeldung  
EP 96 10 8381

EINSCHLÄGIGE DOKUMENTE			KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int.Cl.6)						
Kategorie	Kennzeichnung des Dokuments mit Angabe, soweit erforderlich, der maßgeblichen Teile	Betritt Anspruch							
A	EP-A-0 078 909 (DEGUSSA) 18.Mai 1983 * Ansprüche 1,2 *	1,3	C01B33/193						
A	GB-A-2 169 129 (PPG INDUSTRIES INC) 2.Juli 1986 * Anspruch 1; Beispiel 1; Tabelle 1 *	1,2							
D	& US-A-4 681 750								
A	US-A-5 234 673 (MCGILL PATRICK D ET AL) 10.August 1993 * Ansprüche 1,2 *	1							
A	US-A-5 225 177 (WASON SATISH K ET AL) 6.Juli 1993 * Beispiele 1-3 *	2							
			RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (Int.Cl.6)						
			C01B						
<p>Der vorliegende Recherchenbericht wurde für alle Patentansprüche erstellt</p> <table border="1" style="width: 100%; border-collapse: collapse;"> <tr> <td style="width: 33%;">Rechercheort</td> <td style="width: 33%;">Abschlußdatum der Recherche</td> <td style="width: 33%;">Prüfer</td> </tr> <tr> <td>BERLIN</td> <td>14.Okttober 1996</td> <td>Clement, J-P</td> </tr> </table>				Rechercheort	Abschlußdatum der Recherche	Prüfer	BERLIN	14.Okttober 1996	Clement, J-P
Rechercheort	Abschlußdatum der Recherche	Prüfer							
BERLIN	14.Okttober 1996	Clement, J-P							
<p>KATEGORIE DER GENANNTEN DOKUMENTE</p> <p>X : von besonderer Bedeutung allein betrachtet      Y : von besonderer Bedeutung in Verbindung mit einer anderen Veröffentlichung derselben Kategorie      A : technologischer Hintergrund      O : nichtschriftliche Offenbarung      P : Zwischenliteratur</p> <p>T : der Erfindung zugrunde liegende Theorien oder Grundsätze      E : älteres Patentdokument, das jedoch erst am oder nach dem Anmeldedatum veröffentlicht worden ist      D : in der Anmeldung angeführtes Dokument      L : aus andern Gründen angeführtes Dokument      &amp; : Mitglied der gleichen Patentfamilie, übereinstimmendes Dokument</p>									

**This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning  
Operations and is not part of the Official Record**

**BEST AVAILABLE IMAGES**

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

- BLACK BORDERS**
- IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES**
- FADED TEXT OR DRAWING**
- BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING**
- SKEWED/SLANTED IMAGES**
- COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS**
- GRAY SCALE DOCUMENTS**
- LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT**
- REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY**
- OTHER: \_\_\_\_\_**

**IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.**

**As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.**

**THIS PAGE BLANK (USPTO)**